

Verfahren zur Herstellung von Benzoessäureestern

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Benzoessäureestern aus Benzoessäure und Alkoholen mit 7 bis 13 C-Atomen.

5

Benzoessäureester, deren Alkoxygruppen 7 bis 13 C-Atome aufweisen, werden als Filmbildehilfsmittel in Kompositionen wie Dispersionsfarben, Mörteln, Putzen, Klebstoffen und Lacken eingesetzt. Weiterhin können sie als Weichmacher und/oder Viskositätsniedriger in Weich-PVC-Anwendungen, vor allem in Plastisolen, eingesetzt werden.

10

Es ist bekannt, Carbonsäureester durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Alkoholen herzustellen. Diese Reaktion kann autokatalytisch oder katalytisch, beispielsweise durch Brønstedt- oder Lewissäuren, durchgeführt werden. Ganz gleich welche Art der Katalyse gewählt wird, es entsteht immer ein temperaturabhängiges Gleichgewicht zwischen den Einsatzstoffen (Carbonsäure und Alkohol) und den Produkten (Ester und Wasser). Um das Gleichgewicht zu Gunsten des Esters zu verschieben, wird bei vielen Veresterungen ein Schleppmittel eingesetzt, mit dessen Hilfe das Reaktionswasser aus dem Reaktionsgemisch entfernt wird. Wenn einer der Einsatzstoffe (Alkohol oder Carbonsäure) niedriger siedet als der gebildete Ester und mit Wasser eine Mischungslücke bildet, kann dieses Edukt als Schleppmittel verwendet und nach Abtrennung vom Wasser wieder in den Ansatz zurückgeführt werden. Bei der Veresterung von Carbonsäuren wird häufig der eingesetzte Alkohol als Schleppmittel eingesetzt.

Für viele Anwendungszwecke müssen die durch Veresterung einer Carbonsäure hergestellten Ester eine niedrige Säurezahl besitzen, d. h. die Umsetzung der Carbonsäure sollte praktisch quantitativ erfolgen. Anderenfalls wird die Ausbeute gemindert und die Säure muss, beispielsweise durch Neutralisation, abgetrennt werden. Dies ist aufwändig und kann zu Nebenprodukten führen, die entsorgt werden müssen. Um einen möglichst hohen Umsatz der Carbonsäure zu erhalten, werden Veresterungen in der Regel mit einem Alkoholüberschuss durchgeführt.

Als Veresterungskatalysatoren können Säuren, wie beispielsweise Schwefelsäure oder p-

Toluolsulfonsäure, oder Metalle und deren Verbindungen eingesetzt werden. Geeignet sind z. B. Zinn, Titan, Zirkonium, die als feinverteilte Metalle oder zweckmäßig in Form ihrer Salze, Oxide oder löslichen organischen Verbindungen verwendet werden. Die Metallkatalysatoren sind im Gegensatz zu Protonensäuren Hochtemperaturkatalysatoren, die ihre volle Aktivität erst bei Temperaturen oberhalb 180 °C erreichen. Sie werden jedoch in der Technik bevorzugt eingesetzt, weil sie im Vergleich zur Protonenkatalyse weniger Nebenprodukte, wie beispielsweise Olefine aus dem eingesetzten Alkohol, bilden. Beispielfhafte Vertreter für Metallkatalysatoren sind Titansäureester wie Tetraisopropylorthotitanat oder Tetrabutylorthotitanat sowie Zirkoniumester wie Tetrabutylzirconat.

10

Nach der erfolgten Veresterung müssen der überschüssige Einsatzalkohol, Säurereste, der Katalysator und/oder seine Folgeprodukte sowie sonstige Nebenprodukte vom gewünschten Carbonsäureester getrennt werden. Die Wirtschaftlichkeit eines Veresterungsverfahrens ist nur dann gut, wenn sowohl der technische Aufwand als auch der Zeitaufwand für die Stofftrennung gering sind.

15

Die Veresterung von Carbonsäuren mit Zinnverbindungen wird in den Patentschriften GB 2 098 211, EP 0 036 712 und EP 0 037 172 dargelegt. Dabei wird ein Teil der Zinnverbindungen auf ein Metallgeflecht aufgezogen, das mit der Reaktionslösung in Kontakt steht, der andere Teil der Zinnverbindungen ist in der Reaktionslösung gelöst und/oder suspendiert. Die Veresterung erfolgt unter Abdestillieren des Reaktionswassers. Nach der Veresterung werden in einem zweiten Gefäß noch vorhandene Säuren neutralisiert und deren Salze und Zinnverbindungen abgetrennt. Dies geschieht dadurch, dass zu dem Rohester eine feste Base zugegeben wird und die ausgefallenen Feststoffe (Base, Salze, Zinnverbindungen) abfiltriert werden oder der Rohester mit einer wässrigen Base extrahiert wird. Bei diesen Aufarbeitungsverfahren entsteht entweder eine wässrige Phase, die anorganische und organische Verbindungen enthält oder ein Feststoffgemisch mit organischen und anorganischen Verbindungen. Die Entsorgung dieser Nebenprodukte bedingt unter Umständen hohe Kosten.

20

US 6 235 924 beschreibt ein Verfahren zur Herstellung von Benzoesäureestern durch Umsetzung von Benzoesäure mit einem Alkohol in Gegenwart eines Titankatalysators. Die Veresterung wird unter destillativer Abtrennung des Reaktionswassers durchgeführt. Aus dem

30

Estergemisch wird der Benzoesäureester durch fraktionierte Destillation abgetrennt. Nachteilig an diesem Verfahren ist der Zeit- und Energieaufwand für die Destillation.

Es bestand daher die Aufgabe, ein Verfahren zur Herstellung von Benzoesäureestern zu finden,
5 das die Nachteile der bekannten Verfahren nicht aufweist.

Überraschenderweise wurde gefunden, dass Benzoesäureester von hoher Reinheit durch Umsetzung von Benzoesäure mit Alkoholen mit 7 bis 13 C-Atomen in Gegenwart einer Zinn(II)verbindung einfach hergestellt werden können, wenn die Veresterung unter
10 Abdestillieren des Reaktionswassers erfolgt, nach der Veresterung der im Reaktionsgemisch vorhandene überschüssige Alkohol durch Destillation und Ausstrippen mit einem Gas oder Dampf entfernt wird und ohne eine Behandlung mit einer Base der so erhaltene Rohester filtriert wird. Durch die Filtration kann der Zinnkatalysator und/oder dessen zinnhaltige Folgeprodukte so weit abgetrennt werden, dass der Zinngehalt des Endproduktes (Filtrats) deutlich unter 1
15 mg/kg (ppm) liegt.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist deshalb ein Verfahren zur Herstellung von Benzoesäureestern, deren Alkoxygruppen von 7 bis 13 Kohlenstoffatome aufweisen, durch Umsetzung von Benzoesäure mit zumindest einem Alkohol, der 7 bis 13 Kohlenstoffatome
20 aufweist, wobei das entstehende Reaktionswasser während der Veresterungsreaktion durch Destillation mit dem im Überschuss eingesetzten Alkohol aus dem Reaktionsgemisch entfernt wird und der bei der Veresterungsreaktion nicht umgesetzte Alkohol nach der Veresterungsreaktion entfernt wird, welches dadurch gekennzeichnet ist, dass die Umsetzung in Gegenwart einer Zinn (II) Verbindung als Katalysator bei einer Temperatur von 160 °C bis 250
25 °C erfolgt und dass ohne Behandlung mit einer Base aus dem nach der Abtrennung des nicht umgesetzten Alkohols verbleibenden Reaktionsgemisch der Katalysator und/oder dessen Folgeprodukte durch eine Filtration oder durch Zentrifugieren nahezu vollständig abgetrennt werden können.

30 Ebenfalls Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind Benzoesäureester aufweisende Zusammensetzungen, erhältlich durch das erfindungsgemäße Verfahren sowie deren Verwendung.

Das erfindungsgemäße Verfahren zeichnet sich durch folgende Vorteile aus:

Die Aufarbeitung, insbesondere die einfache Abtrennung des Katalysators durch Filtration, ist im Vergleich zu bekannten Verfahren wenig aufwändig.

Durch Verzicht auf die Zugabe einer Base fallen weder mit anorganischen und organischen
5 Stoffen befrachtete Abwässer noch Neutralisationssalze an.

Der abgetrennte Katalysator bzw. dessen Folgeprodukt(e) kann/können einfach aufgearbeitet oder entsorgt werden.

Dadurch, dass keine Basen oder andere Hilfsstoffe dem Reaktionsgemisch zugegeben werden müssen, werden Zeit und Kosten gespart und eine zusätzliche Verunreinigung des Esters
10 vermieden.

Das erfindungsgemäße Verfahren zur Herstellung von Benzoessäureestern, mit dem Verfahren hergestellte Zusammensetzungen sowie deren Verwendungen wird/werden im Folgenden beschrieben, ohne dass die Erfindung auf diese Ausführungsarten beschränkt sein soll.

15

Das erfindungsgemäße Verfahren zur Herstellung von Benzoessäureestern, deren Alkoxygruppen von 7 bis 13 Kohlenstoffatome aufweisen, durch Umsetzung von Benzoessäure mit einem oder mehreren Alkohol(en), die von 7 bis 13 Kohlenstoffatome aufweisen, wobei das entstehende Reaktionswasser während der Veresterungsreaktion durch Destillation mit dem im Überschuss
20 eingesetzten Alkohol aus dem Reaktionsgemisch entfernt wird und der bei der Veresterungsreaktion nicht umgesetzte Alkohol nach der Veresterungsreaktion entfernt wird, zeichnet sich dadurch aus, dass die Umsetzung in Gegenwart einer Zinn (II) Verbindung als Katalysator bei einer Temperatur von 160 °C bis 250 °C erfolgt und dass ohne Behandlung mit einer Base aus dem nach der Abtrennung des nicht umgesetzten Alkohols verbleibenden
25 Reaktionsgemisch der Katalysator und/oder dessen Folgeprodukte durch eine Filtration oder durch Zentrifugieren nahezu vollständig abgetrennt werden kann, so dass der Zinngehalt des Endproduktes (des Filtrates) unter 1 mg/kg (ppm) liegt, insbesondere deutlich unter 1 mg/kg liegt und bevorzugt weniger als 0,1 mg/kg beträgt.

30 Es findet also während der gesamten Veresterungsreaktion sowie der anschließenden Abtrennung von überschüssigem Alkohol und Katalysator keine Behandlung mit einer Base bzw. kein Neutralisationsschritt statt.

Im erfindungsgemäßen Verfahren werden zur Veresterung der Benzoesäure verzweigte oder lineare aliphatische Alkohole oder Gemische von Alkoholen mit 7 bis 13 C-Atomen eingesetzt. Die Alkohole können ein- oder mehrwertig sein, sind bevorzugt aber einwertig. Die Alkohole können sekundär oder primär, linear oder verzweigt sein. Als Alkohol kann ein Gemisch von Alkoholen mit gleicher oder unterschiedlicher Anzahl an Kohlenstoffatomen eingesetzt werden. Die Alkohole können als isomerenreine Verbindung, als Gemisch isomerer Verbindungen oder als Gemisch von isomeren oder isomerenreinen Verbindungen mit unterschiedlicher Anzahl an Kohlenstoffatomen eingesetzt werden.

- Die eingesetzten Alkohole können aus verschiedenen Quellen stammen. Geeignete Einsatzalkohole sind beispielsweise Fettalkohole, Alkohole aus dem Alfolprozess (Oligomerisierung von Ethylen in Gegenwart von Aluminiumalkylen mit anschließender Oxidation und Hydrolyse zu den entsprechenden primären Alkoholen) oder Alkohole oder Alkoholgemische, die durch Hydrierung von gesättigten oder ungesättigten Aldehyden gewonnen wurden, insbesondere solchen, deren Synthese einen Hydroformylierungsschritt einschließt.

Alkohole, die im erfindungsgemäßen Verfahren bevorzugt eingesetzt werden können, sind beispielsweise Heptanole, 1-Octanol, 2-Octanol, 2-Ethylhexanol, Nonanole, Decylalkohole und/oder Tridecanole. Besonders bevorzugte Einsatzalkohole sind Gemische isomerer Octanole, Decanole, insbesondere 2-Propylheptanol, Nonanole oder Tridecanole, wobei die letzteren aus den entsprechenden Butenoligomeren, insbesondere Oligomeren von linearen Butenen, durch Hydroformylierung und anschließende Hydrierung gewonnen werden können. Die Herstellung der Butenoligomeren kann im Prinzip nach drei Verfahren durchgeführt werden. Die sauer katalysierte Oligomerisierung, bei der technisch z. B. Zeolithe oder Phosphorsäure auf Trägern eingesetzt werden, liefert die verzweigtesten Oligomeren. Bei Einsatz von linearen Butenen entsteht beispielsweise eine C₈-Fraktion, die im Wesentlichen aus Dimethylhexenen besteht (WO 92/13818). Ein ebenfalls weltweit ausgeübtes Verfahren ist die Oligomerisierung mit löslichen Ni-Komplexen, bekannt als DIMERSOL-Verfahren (B. Cornils, W. A. Herrmann, Applied Homogenous Catalysis with Organometallic Compounds, Seite 261-263, Verlag Chemie 1996). Weiterhin kann die Oligomerisierung an Nickel-Festbett-Katalysatoren ausgeübt werden, wie dies beispielsweise der OCTOL-Process beschreibt (Hydrocarbon Process., Int. Ed. (1986) 65

(2. Sect. 1), Seite 31-33).

Ganz besonders bevorzugte Einsatzstoffe für die erfindungsgemäße Veresterung sind Gemische isomerer Nonanole oder Gemische isomerer Tridecanole, die durch Oligomerisierung linearer
5 Butene zu C₈-Olefinen und C₁₂-Olefinen nach dem Octol-Prozess, mit anschließender Hydroformylierung und Hydrierung hergestellt werden. Ebenso bevorzugt eignen sich Decylalkoholgemische, die zu über 50 Massen-% 2-Propylheptanol aufweisen, als Einsatzstoff. Diese werden in der Regel durch Hydroformylierung von Butenen, Hydrierung zu den entsprechenden Pentanalen, Aldolisierung der Pentanale zu den entsprechenden Decenalen und
10 abschließende Hydrierung zu den Decanolen hergestellt.

Als Katalysator werden im erfindungsgemäßen Verfahren eine oder mehrere zweiwertige Zinnverbindungen oder Zinnverbindungen bzw. elementares Zinn, die sich mit den Edukten zu zweiwertigen Zinnverbindungen umsetzen können, eingesetzt. Beispielsweise kann als
15 Katalysator Zinn, Zinn(II)chlorid, Zinn(II)sulfat, Zinn(II)alkoholate oder Zinn(II)salze von organischen Säuren, insbesondere von Mono- und Dicarbonsäuren, verwendet werden. Bevorzugte Zinnkatalysatoren sind Zinn(II)oxalat und/oder Zinn(II)benzoat.

Es hat sich als vorteilhaft erwiesen, wenn zu Beginn der Reaktion vorzugsweise ein molares
20 Verhältnis von Zinn zu Benzoesäure von 10⁻⁵ bis 10⁻³ zu 1, besonders bevorzugt von 10⁻⁴ bis 10⁻³ zu 1 eingestellt wird.

Die Veresterung wird in einem Reaktionsgefäß (Reaktor) durchgeführt, in dem der Reaktionsansatz mit Hilfe eines Rührers oder einer Umlaufpumpe intensiv vermischt werden
25 kann. Die Edukte und der Katalysator können gleichzeitig oder hintereinander in den Reaktor eingefüllt werden. Liegt die Benzoesäure bei der Einfülltemperatur als Feststoff vor, so kann es zweckmäßig sein, den Alkohol oder das Alkoholgemisch vorzulegen. Die Benzoesäure kann als Pulver, Granulat, Kristallinat oder Schmelze eingespeist werden. Ebenso ist es möglich, die Benzoesäure in einem Lösemittel gelöst, vorzugsweise in einem Alkohol und bevorzugt in einem
30 Alkohol, der ebenfalls als Edukt eingesetzt wird, in den Reaktor einzuspeisen. Um die Charginzeit zu verkürzen, ist es vorteilhaft, während des Einfüllens mit dem Aufheizen zu beginnen. Der Katalysator kann in reiner Form, als Suspension oder als Lösung, bevorzugt in

eingesetztem Alkohol oder Alkoholgemisch, zu Beginn oder erst nach Erreichen der Reaktionstemperatur in den Reaktor eingebracht werden. Dabei kann die einzusetzende Katalysatormenge auf einmal oder in mehreren Portionen zugegeben werden.

- 5 Der umzusetzende Alkohol, der auch als Schleppmittel dient, wird im stöchiometrischen Überschuss, bevorzugt mit einem Überschuss von 5 bis 50 %, besonders bevorzugt 10 bis 30 % der stöchiometrisch notwendigen Menge eingesetzt.

Die Reaktionstemperaturen liegen im erfindungsgemäßen Verfahren im Bereich von 160 °C bis
10 250 °C, bevorzugt von 180 °C bis 230 °C, besonders bevorzugt von 190 °C bis 210 °C. Die optimalen Temperaturen hängen von dem/den Einsatzalkohol(en), dem Reaktionsfortschritt, der Katalysatorart und der Katalysatorkonzentration ab. Sie können für jeden Einzelfall durch Versuche leicht ermittelt werden. Höhere Temperaturen erhöhen die Reaktionsgeschwindigkeiten und begünstigen Nebenreaktionen, wie beispielsweise Wasser-
15 abspaltung aus Alkoholen oder Bildung farbiger Nebenprodukte. Es ist zur Entfernung des Reaktionswassers erforderlich, dass der Alkohol aus dem Reaktionsgemisch abdestillieren kann. Die gewünschte Temperatur oder der gewünschte Temperaturbereich kann durch den Druck im Reaktionsgefäß (leichter Überdruck-Normaldruck-Unterdruck) eingestellt werden.

- 20 Beispielsweise wird bei der Veresterung von Benzoesäure mit einem Gemisch isomerer Nonanole besonders bevorzugt in einem Temperaturbereich von 190 °C bis 210 °C im Druckbereich von 1 bar bis 100 mbar gearbeitet.

Das während der Veresterungsreaktion entstehende Reaktionswasser wird durch Destillation,
25 insbesondere eine azeotrope Destillation während der laufenden Veresterungsreaktion entfernt. Durch diese Maßnahme wird nicht nur das Reaktionswasser, sondern auch ein Teil des Alkohols entfernt. Es ist möglich, die durch die azeotrope Destillation entfernte Flüssigkeitsmenge vollständig oder teilweise zu ersetzen, indem die abgetrennte Flüssigkeit in eine organische Phase, die neben dem Alkohol auch Benzoesäureester enthalten kann, und in eine Wasserphase
30 getrennt wird und die organische Phase in die Veresterungsreaktion zurückgeführt wird. Optional kann frischer Alkohol zur abgetrennten organischen Phase, die in die Reaktion zurückgeführt wird, beigelegt werden.

Vorzugsweise wird die aus dem Reaktionsgemisch durch Destillation bei der Entfernung des Reaktionswassers entfernte Flüssigkeit durch ein entsprechendes Volumen an Flüssigkeit ersetzt, welches dem Reaktionsgemisch wieder zugegeben wird. Die in die Reaktion zurückzuführende Flüssigkeitsmenge kann teilweise oder vollständig aus dem Einsatzalkohol
5 oder Einsatzalkoholgemisch bestehen. Die während der Veresterung durch (azeotrope) Destillation aus dem Reaktionsgemisch entfernte Flüssigkeitsmenge kann z.B. dadurch zumindest teilweise ergänzt werden, dass die abgetrennte Flüssigkeit in eine Wasserphase und eine organische Phase getrennt wird und die organische Phase in die Veresterungsreaktion zurückgeführt wird. Ebenso ist es möglich, dass das Reaktionsgemisch um die während der
10 Veresterung durch (azeotrope) Destillation aus dem Reaktionsgemisch abgetrennte Flüssigkeitsmenge vollständig oder teilweise ergänzt wird, indem die abgetrennte Flüssigkeit in eine Wasserphase und eine organische Phase getrennt wird und die organische Phase, zusätzlich mit frischem Alkohol versetzt, in die Veresterungsreaktion zurückgeführt wird. Weiterhin ist es möglich, die aus dem Reaktionsgemisch durch (azeotrope) Destillation entfernte
15 Flüssigkeitsmenge ganz oder teilweise durch frischen Alkohol, d. h. aus einem in einem Vorratsgefäß bereit stehenden Alkohol zu ersetzen.

Das während der Reaktion als Azeotrop oder mit nahezu azeotroper Zusammensetzung aus der Reaktionsmischung abdestillierte Alkohol-Wasser-Gemisch kann gegebenenfalls auch noch
20 Benzoessäureester aufweisen. Die erhaltenen Brüden verlassen, z. B. über eine kurze Kolonne (Einbauten oder Füllkörper; 1 bis 5, vorzugsweise 1 bis 3 theoretische Böden), das Reaktionsgefäß und werden kondensiert. Das Kondensat kann, z.B. in einem Phasenabscheider oder einem Koaleszer, in eine wässrige und in eine organische Phase getrennt werden. Es kann vorteilhaft sein, das abgetrennte Azeotrop weit unter die Kondensationstemperatur der Brüden
25 abzukühlen, so dass eine bessere Phasentrennung erreicht wird. Die wässrige Phase wird abgetrennt und kann, gegebenenfalls nach Aufarbeitung, verworfen oder als Strippwasser bei der Nachbehandlung des Esters verwendet werden.

Die organische Phase, die nach Trennung des azeotropen Destillats anfällt, kann teilweise oder
30 vollständig in das Reaktionsgefäß zurückgeführt werden. In der Praxis hat sich eine standgeregelte Füllstandskontrolle der Reaktion zur Zufuhr des Alkohols bewährt, wobei bei nicht ausreichender Menge an durch die Destillation anfallendem Alkohol bzw. Alkoholgemisch

eine Zugabe von Frischalkohol vorteilhaft ist.

Für die Zufuhr der organischen Phase in die Veresterungsreaktion gibt es verschiedene Möglichkeiten. Die organische Phase kann beispielsweise als Rückfluss auf die Kolonne gegeben werden. Eine andere Möglichkeit ist, die organische Phase, gegebenenfalls nach Aufheizung, in das flüssige Reaktionsgemisch zu pumpen. Durch die Abtrennung des Reaktionswassers sinkt das Reaktionsvolumen in der Apparatur. Es ist jedoch vorteilhaft, wie in DE 100 43 545.9 beschrieben (kürzere Reaktionszeit) während der Reaktion so viel Alkohol nachzuspeisen, wie dem Volumen des abgetrennten Destillats (Wasser und gegebenenfalls Alkohol) entspricht, sodass der Füllstand im Reaktionsgefäß konstant bleibt. Durch die Vergrößerung des Alkoholüberschusses wird das Gleichgewicht zu Gunsten des/der Benzoessäureester(s) verschoben.

Nach Beendigung der Reaktion weist das Reaktionsgemisch Benzoessäureester, überschüssige/n Alkohol(e) und Katalysator und dessen Folgeprodukt(e) sowie ggf. leichtsiedende und/oder schwersiedende Nebenprodukte auf. Vorzugsweise wird die Reaktion so durchgeführt, dass praktisch keine freie Benzoessäure im Reaktionsgemisch mehr enthalten ist, die Benzoessäure also praktisch vollständig verestert ist. Als Maß hierfür dient die Säurezahl nach DIN EN ISO 2114. Das Produkt nach dem erfindungsgemäßen Verfahren weist vorzugsweise eine Säurezahl von < 0,1 mg KOH/g, bevorzugt < 0,07 mg KOH/g, besonders bevorzugt < 0,04 mg KOH/g auf.

Der nicht umgesetzte Alkohol kann durch Strippen, Destillation oder Wasserdampfdestillation oder durch eine Kombination von zwei oder mehr dieser Verfahren entfernt werden. Bevorzugt wird der nicht umgesetzte Alkohol nach der Veresterungsreaktion durch eine Vakuumdestillation und eine anschließende Strippung mit Wasserdampf oder Stickstoff abgetrennt.

Die Abtrennung des Überschussalkohols kann z. B. zunächst durch Vakuumdestillation, optional ohne weitere Energiezufuhr, wahlweise bis zu einer Alkoholkonzentration von unter 10 %, bevorzugt unter 5%, besonders bevorzugt unter 3 %, ganz besonders bevorzugt unter 1 % im Reaktionsgemisch durchgeführt werden. Die Destillationsbedingungen hierfür betragen bezüglich der Temperatur vorzugsweise von 160 bis 250 °C, bevorzugt von 180 bis 230 °C, der

Druck beträgt bevorzugt von 5 mbar bis 1 bar. Bei der Herstellung von Isononylbenzoat wird die Vakuumdestillation beispielsweise bevorzugt bei einer Destillationstemperatur von 180 bis 210 °C und einem Destillationsdruck von 10 bis 320 mbar durchgeführt.

- 5 Nach der Vakuumdestillation können der restliche Alkohol und gegebenenfalls vorhandene restliche Leichtsieder durch Strippen mit einem inerten Gas, wie beispielsweise Stickstoff oder Wasserdampf im Temperaturbereich von 130 bis 240 °C entfernt werden. Bevorzugt wird mit Wasserdampf im Temperaturbereich von 170 bis 220 °C bei einem Druck von 20 bis 500 mbar, bevorzugt von 20 bis 150 mbar, gestrippt. Druck und Temperatur sind sowohl beim Strippen als
- 10 auch bei der Vakuumdestillation jeweils so zu wählen, dass der Ester in der flüssigen Phase im Sumpf verbleibt und der oder die Alkohole sowie gegebenenfalls vorhandene Leichtsieder gasförmig abgetrennt werden.

- In einer besonderen Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens ist es auch möglich,
- 15 auf die Vakuumdestillation zu verzichten und die gesamte Überschussmenge an Alkohol und leichtsiedenden Nebenprodukten allein durch Strippen zu entfernen. Das Strippen kann diskontinuierlich, beispielsweise im Reaktionsgefäß, durchgeführt werden. Optional kann das Strippen auch kontinuierlich, beispielsweise in einer Füllkörperkolonne, durchgeführt werden. Der Gehalt an Restalkohol und leichtsiedenden Nebenprodukten kann auf diese Weise (allein
- 20 durch Strippen) auf unter 500 ppm, bevorzugt unter 300 ppm, besonders bevorzugt unter 200 ppm abgesenkt werden.

- Das erfindungsgemäße Verfahren zeichnet sich dadurch aus, dass weder vor noch während noch nach der Alkoholabtrennung eine Base zugesetzt wird. Nach der Abtrennung des Alkohols wird
- 25 der verbleibende Ester, optional mit Zugabe eines Filterhilfsmittels, zur Abtrennung des Katalysators filtriert oder zentrifugiert. Als Filtermedium können übliche Filter, wie beispielsweise Papierfilter, Filtertücher, polymere oder keramische Membranen, Metallsiebe, Verbundmembranen und/oder der Filterkuchen selbst eingesetzt werden. Zum Zentrifugieren können prinzipiell alle handelsüblichen Zentrifugen eingesetzt werden. Die Abtrennung des
- 30 Katalysators erfolgt vorzugsweise bei einer Temperatur kleiner 160 °C, vorzugsweise im Temperaturbereich von 20 bis 150 °C, wobei eine Temperatur des Gemisches von 80 bis 130 °C bevorzugt ist. Besonders bevorzugt wird/werden aus dem Reaktionsgemisch nach Abtrennung

des Alkohols der Katalysator bzw. dessen Folgeprodukt(e) ohne Basenbehandlung durch Filtration bei Temperaturen zwischen 100 und 130 °C abgetrennt. Schon bei diesen relativ hohen Temperaturen ist eine ausreichende Abtrennung des Katalysators durch Filtrierung möglich. Erst durch das erfindungsgemäße Verfahren konnte auf langwieriges Abkühlen auf
5 Umgebungstemperatur vor der Katalysator-Abtrennung verzichtet werden.

Das nach Abtrennung des Katalysators erhaltene Produkt (Benzoessäureester oder Gemisch von zwei oder mehreren Benzoessäureestern) kann in hoher Reinheit erhalten werden. Der Gehalt an Benzoessäureester liegt, in Abhängigkeit von der Reinheit der Edukte, typischerweise bei über 99
10 %, bevorzugt über 99,5 %, besonders bevorzugt bei über 99,7 %. Der Gehalt an Zinnverbindungen, berechnet als metallisches Zinn, liegt unter 1 mg/kg (ppm), bevorzugt unter 0,1 mg/kg. Die Säurezahl des Produktes nach DIN EN ISO 2114 beträgt bevorzugt unter 0,1 mg KOH/g.

15 Nach Abtrennung des Katalysators durch Filtration ist das Reaktionsgemisch in der oben beschriebenen Reinheit erhältlich. Eine weitere Reinigung zur Abtrennung von gegebenenfalls vorhandenen höher siedenden Verunreinigungen durch fraktionierte Vakuumdestillation kann zwar optional erfolgen, ist jedoch in der Regel nicht notwendig.

20 Das erfindungsgemäße Verfahren kann in einem Behälter oder in mehreren hintereinander geschalteten Gefäßen, jeweils bevorzugt Rührreaktoren, durchgeführt werden. So kann beispielsweise die Veresterung und die Aufarbeitung in verschiedenen Gefäßen erfolgen.

Der bei der Aufarbeitung abgetrennte Alkohol, der gegebenenfalls Benzoessäureester und/oder
25 Nebenprodukte enthalten kann, kann, gegebenenfalls nach Ausschleusung einer Teilmenge, für den nächsten Ansatz verwendet werden.

Mittels des erfindungsgemäßen Verfahrens sind Benzoessäureester aufweisende Zusammensetzungen erhältlich, die insbesondere Isononylbenzoat aufweisen können. Diese
30 Zusammensetzungen können in Farben, Lacken, Klebstoffen oder Klebstoffkomponenten oder als Weichmacher für Kunststoffe, bevorzugt PVC, besonders bevorzugt in PVC-Plastisolen verwendet werden.

Die folgenden Beispiele sollen die Erfindung näher erläutern, ohne den Schutzbereich zu beschränken, der sich aus der Beschreibung und den Patentansprüchen ergibt.

5 Beispiel 1: Herstellung von Isononylbenzoat mit Zinnoxalat als Katalysator (erfindungsgemäß)

- Die Veresterung von Benzoesäure mit iso-Nonanol wurde in einem beheizbaren 4 Liter Dreihalskolben durchgeführt, der mit einem Rührer, Innenthermometer, Tauchrohr mit Probenahmestelle und Wasserabscheider mit aufgesetztem Kühler ausgestattet war. Über den
- 10 Wasserabscheider mit Kühler konnte die Apparatur evakuiert werden. Der Wasserabscheider wurde mit iso-Nonanol gefüllt. In den Kolben wurden 915 g Benzoesäure (DSM Fine Chemicals, Gehalt > 99,9 %), 1296 g iso-Nonanol (OXENO Olefinchemie GmbH) und 0,55 g Zinnoxalat (Aldrich) vorgelegt und unter Rühren bis 210 °C erhitzt. Ab 210 °C wurde die Heizleistung reduziert, Temperatur und Rückfluss wurden über Vakuum konstant gehalten. Das
- 15 im Wasserabscheider anfallende Wasser wurde abgetrennt, der anfallende Alkohol lief in den Reaktionskolben zurück. Wurde Wasser aus dem Wasserabscheider abgelassen, so wurde die entfernte Menge durch Zugabe von Reinalkohol ersetzt, um den Füllstand im Reaktionskolben konstant zu halten.
- 20 Der Veresterungsfortschritt wurde in regelmäßigen Abständen über die Säurezahl kontrolliert. Die Veresterung wurde beendet, als die Säurezahl kleiner 0,04 mg KOH/g betrug. Die Veresterungsdauer betrug hierfür ab Siedebeginn ca. 3 Stunden.

- Zur Aufarbeitung wurde anstelle des Wasserabscheiders eine 10 cm Multifillkolonne mit
- 25 aufgesetzter Claisenbrücke angebracht und der Überschussalkohol bei einer Temperatur von 180 °C und einem Druck von 10 mbar abdestilliert.

- Zur Reinigung des so als Sumpfprodukt erhaltenen Rohesters wurde über das Tauchrohr Wasser (8 Massen-% bezogen auf die Menge an Rohester) eingedüst. Dabei wurde die
- 30 Temperatur konstant bei 180 °C gehalten.

Nach Beendigung der Wasserdampfdestillation wurde der Ester unter Vakuum auf 100 °C abgekühlt und über eine Nutsche mit Filterpapier (Fa. Filtrak, mittel weitporig, Sorte 389) über

einen 1,5 cm starken Filterkuchen, bestehend aus dem Filterhilfsmittel Filterperl D14 (Fa. Perlite), unter Vakuum gefiltert.

Der so erhaltene Ester war farblos (APHA 19, Farbzahl nach Hazen, gem. DIN ISO 6271) und klar und hatte eine Reinheit von 99,96 Massen-% (gaschromatographisch bestimmt) sowie eine Säurezahl von 0,01 mg KOH/g (bestimmt gemäß DIN EN ISO 2114). Der Restalkoholgehalt betrug 74 ppm (gaschromatographisch bestimmt). Der Zinngehalt betrug 10 µg/kg (ppb, bestimmt mittels Atomspektrometrie (ICP-OES) gemäß DIN EN ISO 11885). Auch nach Abkühlen auf Raumtemperatur blieb der Ester klar.

10

Beispiel 2: Herstellung von Isononylbenzoat mit Tetrabutyltitanat als Katalysator (ohne Neutralisation, Vergleichsbeispiel)

Die Veresterung von Benzoesäure mit iso-Nonanol wurde in einem beheizbaren 4 Liter Dreihalskolben durchgeführt, der mit einem Rührer, Innenthermometer, Tauchrohr mit Probenahmestelle und Wasserabscheider mit aufgesetztem Kühler ausgestattet war. Über den Wasserabscheider mit Kühler konnte die Apparatur evakuiert werden. Der Wasserabscheider wurde mit iso-Nonanol (OXENO Olefinchemie GmbH) gefüllt. In den Kolben wurden 915 g Benzoesäure (DSM Fine Chemicals, Gehalt >99,9 %), 1296 g iso-Nonanol und 0,55 g Tetra-n-Butyltitanat (FLUKA) vorgelegt und unter Rühren bis 210 °C erhitzt. Ab 210 °C wurde die Heizleistung reduziert, Temperatur und Rückfluss wurden über Vakuum konstant gehalten. Das im Wasserabscheider anfallende Wasser wurde abgetrennt, der anfallende Alkohol lief in den Reaktionskolben zurück. Wurde Wasser aus dem Wasserabscheider abgelassen, so wurde die entfernte Menge durch Zugabe von Reinalkohol ersetzt, um den Füllstand im Reaktionskolben konstant zu halten.

25

Der Veresterungsfortschritt wurde in regelmäßigen Abständen über die Säurezahl kontrolliert. Die Veresterung wurde beendet, als die Säurezahl unterhalb von 0,04 mg KOH/g war. Die Veresterungsdauer betrug ab Siedebeginn ca. 2,5 Stunden.

30 Zur Aufarbeitung wurde anstelle des Wasserabscheiders eine 10 cm Multifillkolonne mit aufgesetzter Claisenbrücke angebracht und der Überschussalkohol bis zu einer Temperatur von 180 °C bei 10 mbar abdestilliert.

Zur Reinigung des so erhaltenen Rohesters wurde über das Tauchrohr Wasser (8% bezogen auf die Menge an Rohester) eingedüst. Dabei wurde die Temperatur konstant bei 180 °C gehalten.

- 5 Nach Beendigung der Wasserdampfdestillation wurde der Ester unter Vakuum auf 100 °C abgekühlt und über eine Nutsche mit Filterpapier (Fa. Filtrak, mittel weitporig, Sorte 389) über einen 1,5 cm starken Filterkuchen, bestehend aus dem Filterhilfsmittel Filterperl D14 (Fa. Perlite), unter Vakuum gefiltert.
- 10 Der so erhaltene Ester war farblos (APHA 19; (Farbzahl nach Hazen, gem. DIN ISO 6271) und klar und hatte eine Reinheit von 99,96 % (gaschromatographisch bestimmt), allerdings eine deutlich erhöhte Säurezahl von 0,12 mg KOH/g. Der Restalkoholgehalt lag bei 197 ppm (gaschromatographisch bestimmt). Der Titangehalt lag bei 33 mg/kg (bestimmt mittels Atomspektrometrie (ICP-OES) gemäß DIN EN ISO 11885). Bei Abkühlen auf Raumtemperatur
- 15 wurde der Ester trüb. Nur durch zusätzliche Reinigungsschritte wie z.B. waschen, ablassen des Waschwassers und erneutes aufheizen zum Trocknen konnte ein Produkt erhalten werden, das eine Säurezahl von < 0,05 mg KOH/g, einen Titangehalt von <0,1 mg/kg hatte und auch nach Abkühlen auf Raumtemperatur klar blieb.
- 20 **Beispiel 3: Herstellung von Isononylbenzoat mit Tetrabutyltitanat als Katalysator (mit Neutralisation, Vergleichsbeispiel)**
- Die Veresterung von Benzoesäure mit iso-Nonanol (OXENO Olefinchemie GmbH) wurde in einem beheizbaren 4 Liter Dreihalskolben durchgeführt, der mit einem Rührer, Innenthermometer, Tauchrohr mit Probenahmestelle und Wasserabscheider mit aufgesetztem
- 25 Kühler ausgestattet war. Über den Wasserabscheider mit Kühler konnte die Apparatur evakuiert werden. Der Wasserabscheider wurde mit iso-Nonanol gefüllt. In den Kolben wurden 915 g Benzoesäure (DSM Fine Chemicals, Gehalt >99,9 %), 1296 g iso-Nonanol und 0,55 g Tetra-n-Butyltitanat (FLUKA) vorgelegt und unter Rühren bis 210 °C erhitzt. Ab 210 °C wurde die Heizleistung reduziert, Temperatur und Rückfluss wurden über Vakuum konstant gehalten. Das
- 30 im Wasserabscheider anfallende Wasser wurde abgetrennt, der anfallende Alkohol lief in den Reaktionskolben zurück. Wurde Wasser aus dem Wasserabscheider abgelassen, so wurde die entfernte Menge durch Zugabe von Reinalkohol ersetzt, um den Füllstand im Reaktionskolben

konstant zu halten.

Der Veresterungsfortschritt wurde in regelmäßigen Abständen über die Säurezahl kontrolliert. Die Veresterung wurde beendet, als die Säurezahl unter 0,1 mg KOH/g war. Die

5 Veresterungsdauer betrug ab Siedebeginn ca. 2 Stunden.

Danach wurde auf 80 °C abgekühlt und mit dem 6 fachen der aus der Säurezahl bestimmten stöchiometrisch notwendigen Menge an wässriger Natronlauge (5 Gew.-%) neutralisiert. Anschließend wurde noch ca. 30 Minuten bei dieser Temperatur gerührt.

10

Zur Aufarbeitung wurde anstelle des Wasserabscheiders eine 10 cm Multifillkolonne mit aufgesetzter Claisenbrücke angebracht, das Produkt auf 180 °C aufgeheizt und der Überschussalkohol bis zu einer Temperatur von 180 °C bei 10 mbar abdestilliert.

15 Zur Reinigung des so erhaltenen Rohesters wurde über das Tauchrohr Wasser (8% bezogen auf die Menge an Rohester) eingedüst. Dabei wurde die Temperatur konstant bei 180 °C gehalten.

Nach Beendigung der Wasserdampfdestillation wurde der Ester unter Vakuum auf 100 °C abgekühlt und über eine Nutsche mit Filterpapier (Fa. Filtrak, mittel weitporig, Sorte 389) über
20 einen 1,5 cm starken Filterkuchen, bestehend aus dem Filterhilfsmittel Filterperl D14 (Fa. Perlite), unter Vakuum gefiltert.

Der so erhaltene Ester war farblos (APHA 14; Farbzahl nach Hazen, gem. DIN ISO 6271) und zunächst klar und hatte eine Reinheit von 99,98 % (gaschromatographisch bestimmt), eine
25 Säurezahl von 0,01 mg KOH/g. Der Restalkoholgehalt lag bei 104 ppm (gaschromatographisch bestimmt).

Nach dem Abkühlen auf Raumtemperatur fiel allerdings ein Niederschlag aus, der eine weitere Aufarbeitung (z. B. Filtration) notwendig machte. Der nach der Aufarbeitung bestimmte
30 Titangehalt lag unterhalb der Nachweisgrenze von 0,1 mg/kg (bestimmt mittels Atomspektrometrie (ICP-OES) gemäß DIN EN ISO 11885).

Wie an Hand der Beispiele 1 bis 3 leicht zu erkennen ist, ist es mit dem erfindungsgemäßen Verfahren auf einfache Weise ohne Neutralisation und ohne einen zusätzlichen Aufarbeitungsschritt möglich, einen Benzoessäureester herzustellen, der einen Metallgehalt von kleiner 1 mg/kg aufweist.

5

Beispiel 4: Herstellung von Isotridecylbenzoat (erfindungsgemäß)

Die Veresterung von Benzoessäure mit iso-Tridecanol wurde in einem beheizbaren 4 Liter Dreihalskolben durchgeführt, der mit einem Rührer, Innenthermometer, Tauchrohr mit Probenahmestelle und Wasserabscheider mit aufgesetztem Kühler ausgestattet war. Der
10 Wasserabscheider wurde mit iso-Tridecanol (OXENO Olefinchemie GmbH) gefüllt. In den Kolben wurden 732 g Benzoessäure (DSM Fine Chemicals, Gehalt >99,9 %), 1600 g iso-Tridecanol und 0,44 g Zinnoxalat (Aldrich) vorgelegt und unter Rühren bis 210 °C erhitzt. Ab 210 °C wurde die Heizleistung reduziert, Temperatur und Rückfluss wurden über Zugabe von Toluol konstant gehalten. Das im Wasserabscheider anfallende Wasser wurde abgetrennt, das
15 anfallende Alkohol / Toluol Gemisch lief in den Reaktionskolben zurück. Wurde Wasser aus dem Wasserabscheider abgelassen, so wurde die entfernte Menge durch Zugabe von Reinalkohol ersetzt. Der Veresterungsfortschritt wurde in regelmäßigen Abständen über die Säurezahl kontrolliert.

Die Veresterung wurde beendet, als die Säurezahl kleiner 0,04 mg KOH/g war. Die
20 Veresterungsdauer betrug hierfür ab Siedebeginn 3 Stunden.

Zur Aufarbeitung wurde anstelle des Wasserabscheiders eine 10 cm Multifillkolonne mit aufgesetzter Claisenbrücke angebracht und der Überschussalkohol bis 210 °C, 10 mbar abdestilliert.

25

Zur Reinigung des so erhaltenen Rohesters wurde über das Tauchrohr Wasser (8% bezogen auf die Menge an Rohester) eingedüst. Dabei wurde die Temperatur konstant bei 180 °C gehalten.

Nach Beendigung der Wasserdampfdestillation wurde der Ester unter Vakuum auf 100 °C
30 abgekühlt und über eine Nutsche mit Filterpapier (Fa. Filtrak, mittel weitporig, Sorte 389) über einen 1,5 cm starken Filterkuchen, bestehend aus dem Filterhilfsmittel Filterperl D14 (Fa. Perlite), unter Vakuum gefiltert.

Der so erhaltene Ester war klar und farblos (APHA = 15; Farbzahl nach Hazen; gem. DIN ISO 6271). Die Reinheit betrug 99,97 % (gaschromatographisch bestimmt) bei einem Restalkoholgehalt von 280 ppm (gaschromatographisch bestimmt). Die Säurezahl des Esters lag
5 bei 0,026 mg KOH/g. Der Zinngehalt liegt unter 1 mg/kg (bestimmt mittels Atomspektrometrie (ICP-OES) gemäß DIN EN ISO 11885).

Patentansprüche:

1. Verfahren zur Herstellung von Benzoessäureestern, deren Alkoxygruppen von 7 bis 13 Kohlenstoffatome aufweisen, durch Umsetzung von Benzoessäure mit zumindest einem
5 Alkohol, der von 7 bis 13 Kohlenstoffatome aufweist, wobei das entstehende Reaktionswasser während der Veresterungsreaktion durch Destillation mit dem im Überschuss eingesetzten Alkohol aus dem Reaktionsgemisch entfernt wird und der bei der Veresterungsreaktion nicht umgesetzte Alkohol nach der Veresterungsreaktion entfernt wird,
10 dadurch gekennzeichnet,
dass die Umsetzung in Gegenwart einer Zinn (II) Verbindung als Katalysator bei einer Temperatur von 160 bis 250 °C erfolgt und dass ohne eine Behandlung mit einer Base/aus dem nach der Abtrennung des nicht umgesetzten Alkohols verbleibenden Reaktionsgemisch der Katalysator und/oder dessen zinnhaltige Folgeprodukte/durch eine Filtration oder durch
15 Zentrifugieren so weit abgetrennt wird, dass der Zinngehalt des Endproduktes (Filtrats) unter 1 mg/kg (ppm) liegt.
2. Verfahren nach Anspruch 1,
dadurch gekennzeichnet,
20 dass ein Gemisch von Alkoholen mit gleicher oder unterschiedlicher Anzahl an Kohlenstoffatomen eingesetzt wird.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2,
dadurch gekennzeichnet,
25 dass als Alkohol Heptanole, 1-Octanol, 2-Octanol, 2-Ethylhexanol, Nonanole, Decylalkohole und/oder Tridecanole eingesetzt werden.
4. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 3,
dadurch gekennzeichnet,
30 dass der nicht umgesetzte Alkohol durch Strippen, Destillation oder Wasserdampfdestillation oder durch eine Kombination von zwei oder mehr dieser Verfahren entfernt wird.

5. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 4,
dadurch gekennzeichnet,
dass der nicht umgesetzte Alkohol nach der Veresterungsreaktion durch eine
Vakuumdestillation und eine anschließende Strippung mit Wasserdampf oder Stickstoff
5 abgetrennt wird.
6. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 5,
dadurch gekennzeichnet,
dass die Abtrennung des Katalysators bei einer Temperatur unterhalb von 160 °C erfolgt.
- 10 7. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 6,
dadurch gekennzeichnet,
dass aus dem Reaktionsgemisch nach Abtrennung des Alkohols der Katalysator bzw. dessen
Folgeprodukt(e) ohne Basenbehandlung durch Filtration bei Temperaturen unter 130 °C
15 abgetrennt wird/werden.
8. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 7,
dadurch gekennzeichnet,
dass die während der Veresterung durch (azeotrope) Destillation aus dem Reaktionsgemisch
20 entfernte Flüssigkeitsmenge vollständig oder teilweise mit dem Einsatzalkohol oder Einsatz-
alkoholgemisch ergänzt wird.
9. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 7,
dadurch gekennzeichnet,
25 dass die während der Veresterung durch (azeotrope) Destillation aus dem Reaktionsgemisch
entfernte Flüssigkeitsmenge teilweise zurück geführt wird, indem die abgetrennte Flüssigkeit
in eine Wasserphase und eine organische Phase getrennt wird und die organische Phase in
die Veresterungsreaktion zurückgeführt wird.
- 30 10. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 7,
dadurch gekennzeichnet,
dass die während der Veresterung durch (azeotrope) Destillation aus dem Reaktionsgemisch

abgetrennte Flüssigkeitsmenge vollständig oder teilweise ergänzt wird, indem die abgetrennte Flüssigkeit in eine Wasserphase und eine organische Phase getrennt wird und die organische Phase, zusätzlich mit frischem Alkohol versetzt, in die Veresterungsreaktion zurückgeführt wird.

5

11. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 7,
dadurch gekennzeichnet,
dass die während der Veresterung durch die (azeotrope) Destillation aus der Reaktion entfernte Flüssigkeitsmenge durch frischen Alkohol vollständig oder teilweise wieder
10 ergänzt wird.

12. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 11,
dadurch gekennzeichnet,
dass als Katalysator Zinn (II)salze von Mono- oder Dicarbonsäuren eingesetzt werden.

15

13. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 12,
dadurch gekennzeichnet,
dass zu Beginn der Reaktion ein molares Verhältnis von Zinn zu Benzoesäure von 10^{-5} zu 1
bis 10^{-3} zu 1 eingestellt wird.

20

14. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 13,
dadurch gekennzeichnet,
dass als Filter eine polymere oder keramische Membran, Verbundmembran oder ein
Papierfilter eingesetzt wird.

25

15. Verfahren nach zumindest einem der Ansprüche 1 bis 14,
dadurch gekennzeichnet,
dass die Benzoesäure bis zu einer Säurezahl von $< 0,1$ mg KOH/g, bestimmt nach DIN EN
ISO 2114, verestert wird.

30

16. Benzoesäureester aufweisende Zusammensetzung, erhältlich durch ein Verfahren gemäß
zumindest einem der Ansprüche 1 bis 15

17. Zusammensetzung nach Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, dass der Zinngehalt des Produktes unter 1 mg/kg liegt.
18. Zusammensetzung gemäß einem der Ansprüche 16 oder 17,
5 dadurch gekennzeichnet,
 dass sie Isononylbenzoat aufweist.
19. Verwendung der Zusammensetzung nach einem der Ansprüche 16, 17 oder 18 in Farben,
Lacken, Klebstoffen oder Klebstoffkomponenten oder als Viskositätserniedriger und/oder
10 Weichmacher für PVC.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/EP2004/051854

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 C07C67/08 C07C69/78 C08K5/101

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 C07C C08K

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, BEILSTEIN Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 5 898 077 A (TAKAHARA ICHIRO ET AL) 27 April 1999 (1999-04-27) the whole document	1-19
Y	US 2004/015007 A1 (GRASS ET AL.) 22 January 2004 (2004-01-22) the whole document	1-19
Y	WO 98/00173 A (SUARATO ANTONINO ; UPJOHN CO (US); PETERSON TILLIE (US); ZHAO ZHIYANG) 8 January 1998 (1998-01-08) the whole document	1-19



Further documents are listed in the continuation of box C



Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the international filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance, the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance, the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
- *&* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

23 November 2004

Date of mailing of the international search report

07/04/2005

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P B 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel (+31-70) 340-2040, Tx 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Lorenzo Varela, M.J.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP2004/051854

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
US 5898077	A	27-04-1999	NONE	
US 2004015007	A1	22-01-2004	DE 10217186 A1	13-11-2003
			BR 0300936 A	17-08-2004
			CA 2426919 A1	18-10-2003
			CN 1451647 A	29-10-2003
			CZ 20031097 A3	15-09-2004
			EP 1354867 A2	22-10-2003
			HU 0301063 A2	01-03-2004
			JP 2003335729 A	28-11-2003
			NO 20031777 A	20-10-2003
			PL 359696 A1	20-10-2003
WO 9800173	A	08-01-1998	AT 249842 T	15-10-2003
			AU 3498397 A	21-01-1998
			DE 69724964 D1	23-10-2003
			DE 69724964 T2	22-07-2004
			DK 909184 T3	22-12-2003
			EP 0909184 A2	21-04-1999
			ES 2208923 T3	16-06-2004
			JP 2001505533 T	24-04-2001
			PT 909184 T	27-02-2004
			WO 9800173 A2	08-01-1998
			US 2003109555 A1	12-06-2003

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2004/051854

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES

IPK 7 C07C67/08 C07C69/78 C08K5/101

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)

IPK 7 C07C C08K

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehorende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, BEILSTEIN Data

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	US 5 898 077 A (TAKAHARA ICHIRO ET AL) 27. April 1999 (1999-04-27) das ganze Dokument	1-19
Y	US 2004/015007 A1 (GRASS ET AL.) 22. Januar 2004 (2004-01-22) das ganze Dokument	1-19
Y	WO 98/00173 A (SUARATO ANTONINO ; UPJOHN CO (US); PETERSON TILLIE (US); ZHAO ZHIYANG) 8. Januar 1998 (1998-01-08) das ganze Dokument	1-19



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen

A Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

E älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

L Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

O Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

P Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

T Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

X Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden

Y Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann nahelegend ist

Z Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

23. November 2004

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

07/04/2005

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde

Europäisches Patentamt, P B 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel (+31-70) 340-2040, Tx 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Lorenzo Varela, M.J.

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2004/051854

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
US 5898077	A	27-04-1999	KEINE
US 2004015007	A1	22-01-2004	DE 10217186 A1 13-11-2003
			BR 0300936 A 17-08-2004
			CA 2426919 A1 18-10-2003
			CN 1451647 A 29-10-2003
			CZ 20031097 A3 15-09-2004
			EP 1354867 A2 22-10-2003
			HU 0301063 A2 01-03-2004
			JP 2003335729 A 28-11-2003
			NO 20031777 A 20-10-2003
			PL 359696 A1 20-10-2003
WO 9800173	A	08-01-1998	AT 249842 T 15-10-2003
			AU 3498397 A 21-01-1998
			DE 69724964 D1 23-10-2003
			DE 69724964 T2 22-07-2004
			DK 909184 T3 22-12-2003
			EP 0909184 A2 21-04-1999
			ES 2208923 T3 16-06-2004
			JP 2001505533 T 24-04-2001
			PT 909184 T 27-02-2004
			WO 9800173 A2 08-01-1998
			US 2003109555 A1 12-06-2003